

#### PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11) Publication number. 11223476 A

(43) Date of publication of application 17 . 08 . 99

(51) Int CI

F27D 17/00 C10B 47/44 C10B 53/00 F27B 7/08 F27B 7/20

(21) Application number: 10028528

(71) Applicant

OGOSE MAKOTO YAMASHO:KK

(22) Date of filing: 10 . 02 . 98

(72) Inventor:

OGOSE MAKOTO

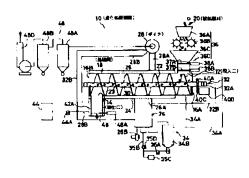
# (54) METHOD AND SYSTEM FOR CARBONIZING ORGANIC MATTER

(57) Abstract

PROBLEM TO BE SOLVED To obtain a high quality active carbon in a short time without requiring any high temperature steam by heating a processing cylinder from the outside such that the inner temperature falls within a specified range while supplying dry steam having temperature within a specified range into the cylinder.

SOLUTION: After heating a processing cylinder 18, combustion flows through a lead-out pipe 28A into a boiler 28 and exchanges heat with water from a water supply pipe 28B to produce steam. It is supplied, as dry steam of 300-500°C, to the pipe 23 of a feed screw 22 and jetted from a plurality of steam jet openings 30 made in the pipe 23 into the cylinder 18. A material 20 thrown from a throw-in port 12 is heated by the dry steam jetted from the openings 30 simultaneously with combustion gas from a combustor 26 transmitted through the outer circumferential wall of the cylinder 18 and decomposed thermally in a specified time. A high quality active carbon can be produced through single processing of an organic matter.

COPYRIGHT: (C)1999,JPO



# (19) 日本国特許庁 (JP)

# (12) 公開特許公報(A)

(11)特許出顧公開番号

特開平11-223476

(43)公開日 平成11年(1999)8月17日

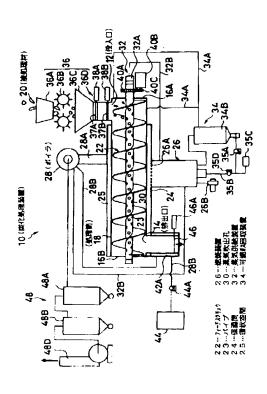
(51) Int.Cl.6	識別紀号	FI
F 2 7 D 17/00	101	F 2 7 D 17/00 1 0 1 Z
C10B 47/4	1	C 1 0 B 47/44
53/00	)	53/00 A
F27B 7/08	3	F 2 7 B 7/08
7/20	)	7/20
		審査請求 未請求 請求項の数11 OL (全 7 頁)
(21)出顧番号	<b>特願平1</b> 0-28528	(71)出願人 592157858
		生越 滅
(22)出顧日	平成10年(1998) 2月10日	福岡県北九州市門司区田野浦1丁目3番8
		<del>号</del>
		(71)出職人 591180370
		株式会社山商
		東京都台東区東上野4丁目6番7号
		(72) 発明者 生越 誠
		福岡県北九州市門司区田野浦一丁目3番8
		号
		(74)代理人 弁理士 松山 圭佑 (外2名)

# (54) 【発明の名称】 有機物の炭化処理方法及び装置

#### (57) 【要約】

【課題】 廃棄物等に含まれる有機物を1工程で、且つ 短時間で良質の活性炭にする。

【解決手段】 炭化処理装置10における処理筒18内にハイブ23に設けられた蒸気吹出し孔30から300~500℃の乾き蒸気を供給しつつ、且つ、処理筒18内の被処理材20をフィードスクリュー22により投入口12から排出口14に向けて搬送しつつ処理筒18の外側から燃焼装置26によって形成された高温の燃焼ガスで加熱する。





# 【特許請求力範囲】

【請求項1】処理简内力被処理材を、処理简の軸線方向 に移動させつつ、且つ、処理筒内に300~500℃か 乾き蒸気を供給しつつ、処理筋の外側からその間壁を介 して、処理節内が300~500℃になるように加熱。 こ、被処理材に含まれる有機物や夢化する有機物が英化 処理方法

【請求項2】請求與1において、前記被処理付り熱分解 により発生する可数ガスを前記処理箇外に導き、燃焼き せ、その燃焼熱により前記周壁を介して、処理筒内を加。10。 熱することを特徴とする有機物の炭化処理方法。

【請求項3】請求項1又は2において、前記処理局外に おにも処理節周壁の加熱後の高温ガスを、前記処理節件 に供給する動き的気発生のための熱源の少なっとも一部 とすることを特徴とする有機物の岸化処理方法。

【請卡項4】密封可能、且つ、軸方同。端近傍に被処理 材の投入口、他端近傍に被処理材の排出口を備えた処理 筒。 この処理筒門で、彼処理材を確記投入口から排出 ロに搬送する搬送手段と、300~500Cの乾き茶気 を発生すると共に、これを前記処理箇内に供給する参気。20。 供給装置と、前記処理筒の周壁のまなくとも、部を、処 理筋内が300~500℃に維持されるように加熱する。 外部加熱装置と、を有してたる有機物の炭化処理装置。

【請未項5】請本項1において、前記外部加熱装置を、 燃料の燃焼熱によって処理筒の周壁を加熱する燃焼装置 **上上もと共に、前記処理筒内での被処理材も熱分解によ** り発生する可燃ガスを前記燃焼装置の燃料として導く可 燃ガス回収装置を設けたことを特徴とする有機物の炭化 処理装置。

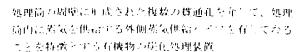
置は、前記処理筒の外周の歩なっとも。部を囲む保温筒 を有し、この保温筒の内側で処理筒の周壁を加熱するよ うにされたことを特徴とする有機物の炭化処理装置

【請求項で】請求項のにおいて、前記保温筒内に連通さ れ、而記外部加熱装置における処理筒加熱後の高温ガス 心、前記蒸気供給装置における差気を生の熱源として導。 「高温ガス回収装置を設けたことを特徴とする有機物の」 尺化処理装置

【請永項8】請求項4万至7ついずれかにおいて、前記 搬送手段は、処理筒の内部を軸方向に貫通して配置さ れ、前記投入ロガニ投入される被処理付き排出口に向け て搬走するフィーミスクリューでもうことを特徴でする 有機物力炭化処理装置。

【請求項9】請求項8において、前記蒸気供給装置は、 前記フィードスクリューの中心軸を兼れると共に、軸が 向に適宜問隔で設けられた複数の茶気噴出孔を備えた茶 気供給バイフを有することを特徴とする有機物の炭化処 理装置

【請求項10】請求項4乃至9のにずれっておいて、前。 記蓋気供給装置は、確記処理衛力外周に取り付けられ、「50」【0006】といくながら、産業廃棄物の場合はほどと



【請求項11】略大半方向に配置された滴れ体であり、 軸方向三湍近傍主側に投入り、他湍近傍下側に排出けを それずた備で、軸方向両端の閉じられた処理節で、こと 処理制度に軸方回配置され、月上、中心軸線廻りに回転。 自在でもして、前記投入ロコニ投入される被処理材を前 記排出口に向にて搬送するフィードスクトラーと、前記 処理論の外間壁のナヤーとも、部を囲んで配置された論 状の保温筒と、この保温筒に取り付けられ、その内側、 日心、而記処理高の外側の空間に燃焼ガスを吹き込む燃 境装置。、面記を問って排出された燃焼ガスにより茶気 を発生させるポイントン、前記プロージスクリントの中 心軸とならってで、及び、そのこくびに形成された複数 力蒸気時出し孔を含んで構成され、前記じくジーで発生 した茶気が300~500(小蛇き蒸気~)で歯記蒸気 政出上礼。心処理简白に傳給する差気供給装置了、面記 処理部門で熱分解により発生した可燃ガイを回収し、前 記燃焼装置の燃料として供給する可燃ガイ回収装置き、 **を有してかる有機物の炭化処理装置** 

# 【轮明八字細左說明】

#### [0001]

【産業上の利用分野】での発明は、有機物を無酸素状態 で加熱して炭化するための炭化処理方法及び装置に係 り、特に、有機物を付加価値の高い活性だとするための。 戊化処理方法及手装置に関する

# [0002]

【従来の技術】近年、産業廃棄物の規制が強化させる中 【請水項6】請求項4又は6において、前記外部加熱装 30 て、フラスチック、木村等の廃棄物中の有機物を酸素と 接触させたいようにした状態で熱分解し、これを炭素 (固定度素)として回収すると共に、廃棄物中の金属 を、アルミニウムの場合は溶融することなり、痢、鉄の 場合は酸化することなり回収する炭化処理装置が提案さ れている。

> 【0003】こりような炭化処理装置は、彼処理材を連 続的に処理するもの、あるいは、ラチ処理するもの、い **ぜれの場合でも、酸素と非接触で乾留するが、ちるい。** は、古末の炭焼き寒と同様に、彼処理材を上がい空気で 部分煙焼させ、その熱によって彼処理材を熱分解し、熱 分解ガス(可燃ガス)、固定炭素及び無機物に分離する ちりである。

> 【0004】被処理材が木材の場合、乾燥により得られ た炭は乾得卡炭と称されて品質が租悪である。 マ、炭焼 により得られたものは通常の木炭として利用価値が大き

> 【0005】彼処理材が木材が外の有機特。例こば合成 樹脂でも、熱分解により分離された固定度暑は、これが 多孔質の場合は活性炭ミリて利用価値が大きい。

20

2本基や活性炭が生成されることがなり、単なる固定炭。 素となってしまう。

【0007】ス、木造住宅力建築廃材わらち、木質コミ り約50~は模様き窯で同様の炭化炉において処理する ことによって木膜にすることができる。

# [0008]

【発明三解決しようとする課題】建築曜村から形成した 木炭は、化宅の微や帰気防止、重避け、河川の浄化等に 利用できるが、良質の炭、もるいはより多孔質の活性炭 と比較すると、建築廃付が、炭焼き用り木材としては過一10~ 乾燥等で品質が低下していること、及び、部分燃焼の。 灰、特に属中の微量の有害金属が付着していることによ り、利用価値が少ない。又、炭化のために24~36時 間を必要でし、非功益である

【0.0.09】これに対して、低質り水炭等の炭素を約8 O O C り紫気に繋露することによって多孔質の活性炭と することが知られている。

【0010】)かしながら、800℃の進気を利用する と、その改備コスト及びランニンでコストが高しなり渦 ぎてしまうという問題点を生じる。

【0011】 ス、廃棄物等を熱分解する工程と、熱分解 の結果発生した固定炭素を高温蒸気で処理する工程とり 2 工程となる ひで、効率が低下してしまうという問題点 かまろ

【0012】これ発明は、上記従来の問題点に鑑みてな されたものであって、有機物を高温の蒸気を使うことな **く、且つ、1段階の処理によって短時間で良質の活性炭** にすることができるようにした有機物の炭化処理方法及 び装置を提供することを目的とする。

#### [0013]

【課題を解決するための手段】この発明は、収発明者 が、有機物を含む彼処理材を、300~500℃の乾を 蒸気に暴露した状態に維持したとき、有機物が多孔質の 活性炭となることを見出したことに基づくものである。

【0014】本方法発明は、処理筒内の被処理材を、処 理倫の軸滑方向に移動させつつ、其つ、処理筒内に30 0~500での乾き蒸気を供給しつつ、処理筒の外側が らその周壁を介して、処理節内が300~500℃にな るように加熱し、被処理材に含まれる有機物を炭化する。 である

【0015】又、向記彼処理科の熱分解により発生する 可燃ガスを前記処理筒外に導き、燃焼させ、その燃焼熱。 により前記周壁を介して、処理筒内を加熱するようにし てもよい

-【0016】更に、前記処理論外における処理簡周壁の。 加熱後の高温ガンを、前記処理筒内に供給する乾き蒸気 発生のための熱源の生なくとも一部としてもよい。

【0017】本装置発明は、密封可能、其つ、軸方向。

口を備えた処理筒と、この処理筒内で、被処理材を前記 投入ログら排出口に搬送する搬送手段と、300~50 0 € 万乾き蒸気を発生すると共に、これを前記処理简内 に世帝する蒸気供給装置で、前記処理筒の周壁のでなる とも一部を、処理節内が300~500℃に維持される ように加熱する外部加熱装置と、を有してなる有機物が 炭化処理装置により、上記目的を達成するもりでもる。

【0.0.1.8】 人、前記外部頒熱裝置空、燃料与燃燒熱ご よ。で処理筒の開聯を加熱する燃焼装置でする土地に、 - 前記処理節内での被処理材の熱分解により発生でも可燃 ガスを前記燃焼装置り燃料として導く可燃ガス回記装置 を設けるようにしてもよい。

【0019】更に、前記外部加熱装置は、前記処理筒の 外周り少なべても一部を囲む保温荷を有し、この保温局 の何側で処理筒の周壁を加熱するようにしてもよい

【0020】 く、前記保温筒内に運通され、前記外部加 熱装置における処理筒加熱後の高温ガスを、前記英気供 | 給装置における内気発生の熱源として導し高温サツ回胞 装置を設けても高い

【0021】更に又、丽記搬送手段は、処理筒の内部を 軸方向に貫通して配置され、前記投入ロコら投入される。 被処理材を排出口に同けて搬送するフィードスクニュー を設けるようにしてもよい。

【0022】又、前記蒸気供給装置は、前記フィードス クリュニッ5中心軸を牽ねると共に、軸方向に適宜問隔で 設けられた複数の蒸気噴出孔を備えた素気供給バイフを 有するようにしてもよい。

【ロリコ3】更に又、前記蒸気供給装置は、前記処理筒 **の外周に取り付けられ、処理筒の周壁に形成された複数** 30 の貫通孔を介して、処理筒内に蒸気を供給する外側蒸気 供給パイプを存してなるようにしてもよい。

【0024】他の装置発明は、請求項11のように、略 水平方向に配置された筒状体であり、軸方向一端近傍上 側に投入口、他湍延傍上側に排出口をそれぞれ備え、軸 方向両端が閉じられた処理節と、この処理節内に軸方向。 配置され、其つ、中心軸模廻りは回転自在であって、前 記投入口から投入される被処理村を前記排出口に同けて 搬送するフィードスクリューと、前記処理筒の外周壁の 生なくとも一部を囲んて配置された筒状の保温筒と、こ 有機物の岸化処理方法により、上記目的を達成するもの。40。の保温筒に取り付けられ、その内側、圧つ、前記処理筒 の外側の空間に燃焼ガスを吹き込む燃焼装置と、面記空 問から排出された燃焼カフにより蒸気を発生させるボイ けっぱ、面記サイン・スクリカーの中心軸とかるって こ、及び、そのニインに非成された複数の差気時出し孔。 を含んで構成され、前記ポイプーで発生した差気を300 ロー5000の乾き巻気 上 で前記券気吹出しれいら知 理筒内に供給する蒸気供給装置と、前記処理筒内で熱分 解により発生した可熱カフを回収し、前記燃焼装置の無 料として供給する可燃カツ回収装置と、を有してなる有 端近傍に被処理材の投入口、他端近傍に被処理材の排出。50。 機物の炭化処理装置により、上記目的を達成するもっで

もら

#### [0025]

【発明の実施の形態】以下な発明の実施の形態の例に係 5 有機物力が任処理装置について詳細に説明する。

【0026】これ発明に係る炭化処理装置10点。略水 手方向に配置された筋状体であり、軸方向 端近傍上側 ご換入に12、無端近傍下側に排出ロエ4キそれぞれ備 そ、軸方回両端が蓋16A、16Bにより関しられた処 理論18)、この処理論18内に軸方向に配置され、其 つ、軸線廻りに回転組在でもとて、前記投入ロエセから。10。 投入される彼処理材とりを前記排出ロールに向けて搬送 するフィードスクリューココと、前記処理筒180、前 記換入口12五億を除、軸方向全範囲にわたって囲んで 配置された円筒状の保温筒とすべ、この保温筒と4に取 の付けられ、その内側、比べ、前記処理筒18万条側が 環状空間と5百ご、燃煙サスを吹き込む燃焼装置26。 と、前記環状に開せるいる上方に排出された燃焼ガスに より囲気が発生させるポイシー28、前記フィードスク チョーセセの中心軸となるとイフセキ、及び、これらく 7.2.3 に軸方向適宜開隔に形成された複数の蒸気吹出し、20。 孔30とを含んで構成され、前記ポイラー28で発生し た蒸気を300~500℃の乾き蒸気として前記蒸気吹 出し孔30から処理筒18内に供給する蒸気供給装置3 27、前記処理筒18円で、熱分解により発生した可煙 ガスを回収し、前記燃焼装置26の燃料として供給する。 可燃ガス回収装置34と、を備えて構成されている。

【0027】前記処理商18における投入ロ12の上方 には、被処理材投入装置3.6が配置されている。この被。 処理科教人装置36は、上側がら、よいハ36A、破砕。 装置36B、破砕材準スポッツ36C、投入口遮蔽装置。30。 3.6 Dがこの順で配置され、お一つ3.6 Aに導入された 被処理材とりを破砕装置36Bによって一定の大きさり 下に小さし破砕し、破砕材導大ホッコ3 6 じから前記投 ATT でに投入するものである。

【0028】投入ロ遮蔽装置360は、上手に離間し て、且つ水平方向往復動自在に配置された一対の遮蔽板 37A、37Bをシランダ装置38A、38Bにより交 元に駆動することによって、投入ロ12が解放されるこ となく一定量の被処理村20を投入ロ12から処理筒1 8内に投入できるようにされている。

【6029】面記プルードスクチャー22は、その中心 軸になるパイプセチの外間に螺旋折に置いてられる巻き仕 けたものであり、ハイゴ23の一端が前記蓋16Aから 外方に水平に突出し、その突出端部において、回転ジョ イン・30Aを介して蒸気供給管32Bからの加圧蒸気 をパイプと3内に導入できるようにされている。

【0030】で、パイプと3の、面記回転びカイント3。 2Aよりも処理筒18側位置には、被動歯車40Aが同。 軸一体に取り付けられ、これを、コータ40Bにより駅 動歯車400分分して回転駆動することによいて、フィー 50 「文、前記給水管28Bカ途中にこの治却水ジャタート4

- ドスケニューと2の被処理材20を前記排出口14方 向に辿るように回転される

【0031】前記保温筒24は、図1に示されるよう。 に、耐記被材導人装置はもが接続される範囲を励いて、 処理高18カ外側を同心状に取り囲んで配置されてい。

【0032】前記燃焼装置26は、保温筒24の下側に 接続して配置され、上端の燃焼ガス状込み口26人から 機焼ガスを前記環状空間とられば吹き込むようにされて

【0033】又、面記係品筒210上側には環料空間2 5分にの燃焼排ガスを前記じイナー28に薄しためのガ 2導出管28A分取り付けられている。

【0034】前記 17 つー 28 に、燃焼ガス専出管 2.8。 入がに海入された高温力機境ガスにより、 給水管288 いる薄人された水を加熱して佐気を発生し、前記蒸気供 **鉛管30Bに供給するものでもる** 

【0035】こり先気供給管328は、前記回転ジョイ シト32Aとの中間で、前記年主装置づりを通べて配管。 され、その燃焼ガスによって佐気が更に加熱され、30 りゃらりりじの乾き先気が形成されるようになってい。

【0036】前記処理筒18 7図1において右端近傍下 側及び蓋16Aの上端部には、前記可燃ガプ回収装置3 4におけるガス回収管3.4Aの接続されている。

【0037】このカツ回収管34Aには、処理筒18色 て被処理材20万熱分解の際に充生する可燃ガス、本酢 波等の液体成分、水蒸気を導出し、気液分離装置34B に導くようにされている。

【0038】気液分離装置34Bは、カノ回収管34A から流入した流体を気体及り液体に分離し、気体(主と して可燃ガス)を、面記燃焼装置26の燃焼用燃料とし て送り込むようにされている。

【0039】又、気液分離装置34Bにより分離された 木酢酒等の液体は、液体は2.プ35Aにより、燃焼装置 26の液体燃料性給系35Bに供給されるようになって

【0040】この液体燃料供給系35Bからは、燃料タ シクヨちでからの灯油等の液体燃料が燃料はこご35D。 40 により前記燃焼装置26に供給されるようになってい る。図1の符号26Bは、燃焼装置26に燃焼用の空気。 を供給するため ひてコアネコド

【0 0 4 1】前記処理筒 1 8 における排出ロ1 4 の下方 には、これと連続して着却装置するが配置され、排出口。 1.4からそカド方は続、排出通路1.4 Aを通って排出さ れる、熱分解によって生成された活性炭等を冷却し、下 端から排出するようにされている。

【0042】この冷却装置42に、前記排出通路14A |支囲55鉛直方向の円筒料の高却ポジャケート4/2/Aを備

2.Aを配置することによって、ボイター2.9に供信され る水と排出ロエ4から排出される活性炭等土が熱で換で きるようにされている。前記論水管と8Bには、扁水タ こりほすから ポンプリる Aにより水が供給される

【0043】配記治却装置42万下端には、シューア装 選46Aによって水平方向に帰動され、排出通路11A 5 開閉する遮蔽板4 6 5 設けられている。

【0.0 4.4】到1.9符号4.8はガス浄化装置であり。前 記燃焼ガス専出管セドムからポイラーセ8に導入された 炒焼ガスを浄化してお気中に放出するもりである。

【0045】このガソ浄化装置するは、直列は配置され で第1パクラニ48A及び第2スクラバ48Bを備えて なり、各々のも帰いい噴霧される水によってガス中に含 まれる塩ポカス、塵埃等を除去するようにされている。

【0046】図の符号するには前記第1及び第2スクラ 48A、4×Bを行りでボイント28から燃焼サイを 曖別し、且の煙笑な×DDの高筆化されとザスを大気中に 放出するためのではてを示す。

【0047】さに、上記炭化処理装置10によって被処 理材でも全族化処理する過程について説明する。

【0048】まず、彼処理材を面記ポッツ368つ高投。 人し、破砕装置300によって一定の大きされたに破砕。 て、破砕材導入ドンへ336でに落とし込み、投入口應 蔽装置36日から投入ロ12を経て処理筒18内に供給

【0049】投入口應敵装置36口においてに、テラン グ装置38A、38Bを交互に開閉することによって、 連載板37A、37B間に落したまれた彼処理材での。 を、投入ローコが大気に解放されることなり、順次送り 逃れ

【0050】一方、燃煙装置26は子の立ち上げられ、 燃料タン2350の燃料を燃焼させて、その燃焼ガス板 カデスは煙焼火火を燃焼ガス時込み口でもAから環状で 間25内に吹き込み、処理筒18を加熱しており

【0051】処理筒18を加熱した燃焼ガンは、燃焼ガ ス増出管セ8Aからよイラーセ8にキャ、ここで給水管。 2.8 BからPが大き熱交換してこれを蒸気とする。

【0052】発生した蒸気は、蒸気性給管32Bを通っ て燃焼装置26に至り、ここで再度加熱され、300~ 500 Cの乾き蒸気として、回転ジョイント32Aを経 40。 てフィードスクリューととのハイフと3に供給される。

【0053】従って、乾き蒸気はハイフ23に複数形成 された差気吹出し口コロルら処理筒18内に噴出され

【0054】面記投入ロ12から投入された被処理材で Oは、アントボスクチュー22をモーマ40Bによって 駆動することにより、排出ロエ4に向いって処理筒18

【0055】こり間に、蒸気吹出し孔30から噴出され

周壁から伝達される燃焼装置26の燃焼ガスによっても 加熱される。又、若気吹出し孔30から吹出し、彼処理 材はりに接触」で温度低下、主乾き蒸気も、処理高19 5外間壁を介して伝達される燃焼熱によって再度加熱す れ、処理筒18円は、300~500℃に維持されるこ せになる

【0.0.5.6】 こうように、処理筒1.8円が3.0.0~5.0。 OCは維持されて状態で、フィードメダ (a - ) 2 2 ごよ って投入ローコージ 排出ロー4に向けて搬送される彼無 10 理村20、5所定時間(こう炭化処理装置105次6~9 時間して熱分解され、有機物は良質の活件炭になり、く 混んしている名属類も溶融したり酸化したりすることだ。 活性次と分離される

【0.0.5.7】 1.9状態で排出ロエ4分の押出された話作 展等は、冷却装置4つの冷却水デャケット4つAの位置 で治却水と熱交換することにより治却され、シリング装 置46Aによって駆動される遮蔽板46が開っれる都。 度、1 方に排出される

【0058】帝却装置48によって活性炭等と熱安療さ -20 和た冷却水は、前述の如一、袷水管2-8-B 与稀でゴモル --28に供給される

【0.0.5.9】面記処理篩上8/均で被処理材2.0分熱分解 されると、乾留ガス等としての可燃カス、木酢液等の乾 留液が発生し、これらがガス回収管34Aを経て気液分。 離装置31Bに正られる。

【0060】気液分離装置348では、可燃ガスと液体 とが分離され、可燃力では燃焼装置26の気体燃料と1 て供給される

【0061】 く、分離された液体は液体ポンプ35Aに 30 より液体燃料供給系35Bに供給され、ここで燃料でき 235でからの液体燃料と共に、あるいは単独で燃焼装 置2.6に液体燃料として供給される。

【0062】並とて、処理筒18内における被処理材と 0の熱分解により発生したガス、液体は、冷て燃焼装置 26において燃焼され、処理されることになる。

【0063】上記惣焼ガスは、環状空間25、燃焼ガス 導出管28Aを経てボイラー28で、前述の如く、木と 熱交換することにより蒸気を発生させ、ガス浄化装置す 8に、プロア48じによって吸引される。

【0064】カス浄化装置48においては、ガイラーご 8を通過した燃焼ガスを第1及ご第2スケラニ48A。 4.8 Bにて金属微粒子等を吸音し、浄化した状態で、煙 突4.8 Dから大気中に放出する

【0065】近って、有害金属やダイオキェン等の人気 中に放出されることがない。

【0066】次に、図せに示される本希明の実施の形態 の第2例に係る岸化処理装置されについて説明する。

【0067】こり炭化処理装置50は、図1つ炭化処理 装置10における処理筒18の外周に蒸気供給管52を た乾き蒸気によって加熱され、同時に、処理節180外~50~螺旋状に巻き付け、且つこの蒸気供給管52の内周に形

成した芸気吹出し孔54及び処理簡18万外周に、前記 蒸気吹出。孔54に連通して設けた貫通孔56を経て処 理論18円に300~500(の転き蒸気を供給できる ようにご たもりである

【0068】他の構成は、前記図1つ炭化処理装置10 における。同一でもるので、図12同一部分に同一符号 を付することにより、説明を省略するものとする

【00059】この炭化処理装置50においては、前記へ イプ23に設けられた蒸気吹出し孔30に加えて、蒸気 き蒸気を供給できるので、処理筒18内の温度をより安 定して維持すると共に原化時間を短くすることができ

【0070】又、この階に処理筒18の外周に巻き付け られた関気供給管うでは、環状管間でもに吹き込まれる 燃焼装置と6の燃焼ガスによっても加熱されるので、よ り安定1、社の高温に、処理筒上8を維持することがで

【ロロティ】 気む、上記炭化装置10は、フィードスク リュー22の中心軸を形成するハイフ23に蒸気吹出し、20 14・排出口 孔30至形成して形成し、又、炭化処理装置50は、処 理論18の外周に設けた蒸気但給管52から加圧蒸気を 供給するようにしているが、本発明はこれに限定される。 ものでなり、処理筒18内に300~500℃の乾き蒸 気を供給できるものでもればよい。

【0072】但し、フィートスクリュー22の中心軸を 構成するパイプセ3に蒸気吹出し孔30を設けた場合。 は、被処理材とりに均一に加圧蒸気を吹き掛けることが できる

【0073】く、上記広化処理装置10、50は、いず、30~32~蒸気供給装置 れもフィードスクリュー22によって被処理材20を移 動きせつつ連続的に熱分解して活性炭を形成するもので あるが、フィードスクリューに限定されるものでなり、 他の搬走手段、例えば重力、フッシャー等であってもよ

1.5

\*【0074】又、前記図1~図2つ炭化処理装置10及 び5.0 は、いずれも処理筒1.8 が水平方向に配置されて いるが、本発明はこれに限定されるもりでなく、処理論 は鉛直方向に、もるいは傾斜して設けるようにしてもよ コンス、処理論は、その中心軸線廻りに回転自在として 1, 500

#### [0075]

【発明り効果】本発明は上記のように構成したので、エ 回の処理で、有機物を良質の活性炭とすることができ、 供給管うじの異気吹出し孔54からも処理論18内に乾-10-且つ、従来、24~36時間を要した方に対して、6~ 9時間で高速処理することができるという、優れた効果 を有する。

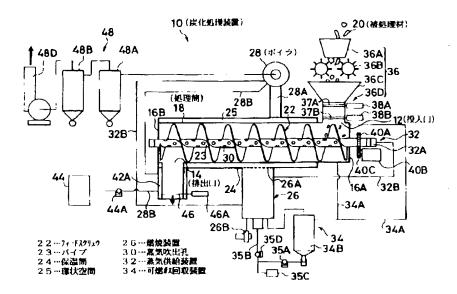
#### 【四面小節單套説明】

【目1】木発明の実施の形態の第1例に係る炭化処理装 置を示す一部でコック図を含む略示側面図

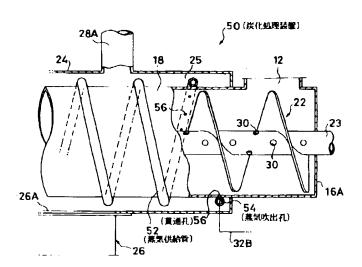
【142】同実施の形態の第2例の要部を示す断面図 【符号四説明】

- 10、50…炭化処理装置
- 1.2 一投入()
- - 16A、16B…蓋
  - 13一処理筒
  - 20一被処理材
  - 22・ママードスクリュー
  - 24・保温筒
  - 2.5 / 環状空間
  - 2.6・燃焼装置
  - 28-32/9--
  - 30 参気吹出し孔
  - - |34~ 可燃ガス回収装置
    - 5 2 蒸気供給管
    - 5.4 蒸気吹出し孔
    - 56…貫通孔

[(4)1]



【図2】







### PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11) Publication number 07331248 A

(43) Date of publication of application 19 .. 12 . 95

(51) Int. CI

C10B 53/00 C10B 47/20 C10B 49/06 C10B 53/02

(21) Application number: 06151535

(22) Date of filing: 08 . 06 . 94

(71) Applicant:

TAKAMI EIZO TAKAMI

SHUNJI TAKAMI

TORU TOKUSHIGE KATSUMASA

INOUE KOJI FUJIKI MASAYA

(72) Inventor:

TAKAMI EIZO

#### (54) CONTINUOUS TYPE CARBONIZATION **APPARATUS**

(57) Abstract

PURPOSE. To enable the production of carbonization gas having a low acidity and prevent dust from being dispersed by improving the carbonization operating efficiency and carbonization efficiency

CONSTITUTION: This continuous type carbonization apparatus is obtained by installing a lengthwise long carbonization heating vessel 10 having an inlet 11 of a carbonizable material (2a) in the upper part and an outlet 13 in the lower part thereof, a heater 14, installed in the lateral part of the carbonization heating vessel 10 and used for supplying the heat for carbonizing the carbonizable material, a steam generator 16 for generating steam with the heat of a gas from the heater 14 and feeding the steam to the carbonization heating vessel, a gas discharge part 30 for discharging a combustion gas from the carbonization heating vessel 10. a carbonization gas conduit 22 for discharging the carbonization gas from the carbonization heating vessel 10 and an openable and closable movable vessel 2. installed so as to hermetically seal the inlet 11 of the carbonization heating vessel 10, movable in the transverse direction and used for charging the carbonizable material into the carbonization heating vessel. Furthermore, the apparatus is equipped with a spray 39 capable of sinking the tip of the discharging

part 30 connected to the outlet 13 of the carbonization heating vessel 10 in water and spraying water on the inner space of the discharging part 30.

# COPYRIGHT: (C)1995.JPO

